

This Page Is Inserted by IFW Operations
and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

**As rescanning documents *will not* correct images,
please do not report the images to the
Image Problem Mailbox.**

11/15/95
#2



Bescheinigung

Die HOECHST AKTIENGESELLSCHAFT in 65926 Frankfurt hat eine Patentanmeldung unter der Bezeichnung

"Verfahren zur Herstellung thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester und die danach herstellbaren Produkte"

am 29. August 1994 beim Deutschen Patentamt eingereicht.

Die angehefteten Stücke sind eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlagen dieser Patentanmeldung.

Die Anmeldung hat im Deutschen Patentamt vorläufig die Symbole C 08 G 63/82, C 08 G 63/85, C 08 G 63/87, C 08 G 63/20 und C 08 G 63/60 der Internationalen Patentklassifikation erhalten.

München, den 10. Juli 1995

Der Präsident des Deutschen Patentamts

Im Auftrag

Stech

Aktenzeichen: P 44 30 634.2

Verfahren zur Herstellung thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester und die danach herstellbaren Produkte.

5

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester unter Verwendung eines Titan-Polykondensationskatalysators, das sehr gut reproduzierbar ist, eine sehr hohe Polykondensationsgeschwindigkeit auch bei sehr geringen Zusätzen des Titan-Polykondensationskatalysators aufweist, und bei dem sich eine erhebliche Verminderung des thermischen Abbaus und der unkontrollierten Vernetzung des gebildeten Polyesters ergibt, sowie die danach herstellbaren Produkte, die sich durch hervorragende Klarheit und Farbneutralität auszeichnen.

15

Polyester haben eine auf sehr vielen Anwendungsgebieten eine sehr große Bedeutung gewonnen. Insbesondere werden gesättigte Polyester für die Herstellung von Fasermaterialien aber auch von andersartigen Formkörpern, wie zum Beispiel von Getränkeflaschen in großem Umfang eingesetzt. Für eine einwandfreie Verarbeitbarkeit dieser Polyester durch Extrusionsverfahren und für die weitere Anwendung der Extrudate z.B. in der Textilindustrie oder Getränkeindustrie werden sehr hohe Anforderungen an die Qualität der Polyester gestellt.

25

Insbesondere wird gefordert, daß die verarbeitungstechnischen und anwendungstechnischen Eigenschaften für bestimmte Verarbeitung eingesetzte Polyesterarten innerhalb sehr enger Grenzen stets gleich sind. Für die Verarbeitung durch Extrusionsverfahren, z.B.

30

durch Schmelzspinnen ist es von ausschlaggebender Bedeutung, daß sie ein stets gleichmäßiges Molekulargewicht und eine stets reproduzierbare Molekulargewichtsverteilung aufweisen, frei sind von Gel-Anteilen, und möglichst nicht zur Vergilbung oder zu thermischem Abbau neigen. Für die Weiterverarbeitung und für die

35

Endanwendung ist es besonders wichtig, daß sie weitestgehend frei sind von toxischen Bestandteilen. So sollten sich bei Farbprozessen möglichst keine Schwermetalle aus dem Fasermaterial herauslösen, da diese durch aufwendige Reinigungsoperationen aus dem Färbereiabwasser entfernt und

entsorgt werden müssen.

Auch bei der Entsorgung oder Wiederverwertung (Recyclisierung) der gebrauchten Polyestererzeugnisse sollten sich keine Schwierigkeiten durch störende Bestandteile ergeben.

5

Die Herstellung von Polyestern erfolgt üblicherweise durch Veresterung aromatischer Dicarbonsäuren oder Umesterung niederer aliphatischer Ester aromatischer Dicarbonsäuren mit aliphatischen Diolen und anschließende Polykondensation bis das für den geplanten Einsatz erforderliche Molekulargewicht erreicht ist.

10

Eine eventuelle Umesterung wird in Gegenwart von Umesterungskatalysatoren ausgeführt, die nach Abschluß der Umesterung durch Zusatz von Komplexbildnern desaktiviert werden müssen. Als Komplexbildner werden meist Phosphorsäure, phosphorige Säure und/oder von Phosphonsäuren oder Derivate derselben eingesetzt.

15

Nach der Veresterung oder der Umesterung erfolgt die Polykondensation zu dem gewünschten Molekulargewicht, die ebenfalls in Gegenwart eines geeigneten Katalysators ausgeführt wird. Als Polykondensationskatalysator haben sich in der Großtechnik Antimonverbindungen, meist Antimontrioxid durchgesetzt.

20

Hierbei kann es vorkommen, daß ein Teil der Antimonverbindung durch reduzierende Agenzien zu Antimonmetall reduziert wird, was zu einer Vergraugung des Polyesters führt.

25

Daraus ergibt sich eine mangelhafte Klarheit und ein nicht neutraler Farbton.

30

Darüberhinaus wird der relativ hohe Gehalt der Polyester an Antimonverbindungen als ein Nachteil angesehen. Antimontrioxid als atembarem Staub wird ein krebserregendes Potential zugeschrieben, der Antimonkatalysator muß in relativ hoher Menge - für eine ausreichende Polykondensationsgeschwindigkeit werden ca. 300 ppm Antimon benötigt - eingesetzt werden, der hohe Antimonzusatz verteuert die Herstellung, und es besteht die Gefahr, daß Antimonverbindungen bei Weiterverarbeitungsverfahren,

35

2.B. beim Färben freigesetzt werden.

Es sind daher schon Vorschläge gemacht worden, die Nachteile des beschriebenen Herstellungsverfahrens zu beseitigen.

So ist es bekannt, den Farbton der Polyester durch den Zusatz von Kobaltverbindungen und/oder optischen Aufhellern zu verbessern. Es ist ferner bekannt, als Polykondensationskatalysator anstelle von Antimonverbindungen Titanverbindungen einzusetzen.

Aus verschiedenen Druckschriften, beispielsweise der US-A-3.962.189, der JP-PS-28006 (1979), der JP-PS-123311 (1976), der JP-PS-43564 (1979), der JP-PS-111985 (1980) oder der JP-PS-280048 (1989) ist ein Verfahren zur Herstellung von Polyestern bekannt, bei dem zur Verbesserung des Farbtones des Polyesters eine Kobaltverbindung zugesetzt wird, die - wie der Umesterungskatalysator - vor Beginn der Polykondensation komplexiert werden muß, und bei dem die Polykondensation in Gegenwart einer Titanverbindung durchgeführt wird.

Die Menge des zur Komplexierung des Kobaltsatzes eingesetzten Komplexbildners soll nach diesen Druckschriften im Bereich von 0,5 bis 7,5 Mol pro Mol Kobaltverbindung liegen.

So wird in der JP-PS-28006 ein P/Co-Verhältnis von 0,5 bis 1,5, in der JP-PS 111985 von 0,7 bis 3, in der JP-PS-280048 von 0,5 bis 7,5 [mol/mol] angewendet.

Dieses bekannte Verfahren, hat den erheblichen Vorteil, daß alle mit der Verwendung von Antimonverbindungen verbundenen Nachteile entfallen und daß es damit tatsächlich gelingen kann farbneutrale und klare Polyester zu erzeugen, die sich für anspruchsvolle Verarbeitungsverfahren und Anwendungen eignen.

Ein Nachteil dieses bekannten Verfahrens besteht allerdings darin, daß seine Reproduzierbarkeit zu Wünschen übrig läßt.

So werden gelegentlich nicht die gewünschten Produkte erhalten, sondern es kommt zu Störungen der Polykondensationsreaktion, die erforderlichen Molekulargewichte werden nicht erreicht und bei einer für erforderlich gehaltenen Verlängerung der Polykondensationsdauer kommt es zu Vergilbung des Polyesters, zur Bildung von Gel-Anteilen durch unkontrollierte Vernetzung und zur thermischen Empfindlichkeit der Produkte die

Weiterverarbeitung erheblich beeinträchtigen.

Damit sind die Vorteile, die das Verfahren an sich bietet, nicht immer realisierbar.

Es wurde nun gefunden, daß es überraschenderweise gelingt, thermostabile, farbneutrale, antimonfreie Polyester in stets reproduzierbarer Weise herzustellen, durch Veresterung aromatischer Dicarbonsäuren oder Umesterung niederer aliphatischer Ester aromatischer Dicarbonsäuren mit aliphatischen Diolen und anschließende Polykondensation, wenn

eine eventuelle Umesterung in Gegenwart von 20 bis 120 ppm, bezogen auf das Katalysatormetall, eines Umesterungskatalysators, vorzugsweise von Mangan in Form einer Manganverbindung, ausgeführt wird,

nach Abschluß der Veresterung oder Umesterung dem Veresterungs- oder Umesterungsansatz

100 % der zu dem eingesetzten Umesterungskatalysator äquivalenten Menge und bis zu 99 % der zu dem einzusetzenden Kobalt äquivalenten Menge von Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder von Phosphonsäuren einem Derivat derselben als Komplexierungsmittel zugefügt wird, dann dem Ansatz 0 bis 80 ppm Kobalt, in Form einer Kobaltverbindung zugefügt werden,

und die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von 1 bis 10 ppm Titan, das in Form einer Titanverbindung zugesetzt wird, und ggf. in Gegenwart

von bis zu 1000 ppm vernetzende Baugruppen liefernden organischen Verbindungen und ggf. bis zu 50 ppm eines optischen Aufhellers ausgeführt wird.

Geeignete Umesterungskatalysatoren sind aus der Literatur bekannt. Beispielsweise eignen sich für das erfindungsgemäße Verfahren Verbindungen von Metallen der Gruppen Ia (z.B. Li, Na, K), IIa (z.B. Mg, Ca) und VIIa (z.B. Mn) des Periodensystems, insbesondere solche, die eine gewisse Löslichkeit in dem Umesterungsansatz haben, wie z.B. Salze organischer Säuren.

Bevorzugt sind Salze der Gruppe VIIa, insbesondere des Mangans, mit niederen aliphatischen Karbonsäuren, insbesondere der Essigsäure.

5 Eine bevorzugte Ausführungsform des erfindungsgemäßen Verfahrens besteht daher darin daß eine eventuelle Umesterung in Gegenwart von 20 bis 120 ppm Mangan (gerechnet als Metall), in Form einer Manganverbindung, insbesondere von Manganazetat, ausgeführt wird.

10 Die zur Verbesserung des Farbtons des Polyesters zugesetzte Kobaltverbindung ist zweckmäßigerweise ebenfalls ein Salz des Kobalts mit einer organischen Säure, beispielsweise mit Essigsäure oder Adipinsäure.

15 Die Mindestmenge der Kobaltverbindung richtet sich nach dem Ausmaß der Farbverschiebung, die im Einzelfall erforderlich ist, um einen neutralen Farbton zu erreichen. Werden zusätzlich optische Aufheller zu Farbkorrektur eingesetzt, so kann naturgemäß die Menge der Kobaltverbindung reduziert werden.

20 In der Regel liegt die erforderliche Menge des Kobaltzusatzes, wie oben angegeben, bei maximal 50 ppm (gerechnet als Metall), stets bezogen auf das Gewicht des Polyesters.

25 Vorzugsweise werden dem Ansatz 20 bis 40 ppm Kobalt, in Form einer Kobaltverbindung zugefügt, d.h. es wird eine solche Menge der Kobaltverbindung zugesetzt, die einer Menge von 20 bis 40 ppm freiem Kobalt entspricht.

Wie bei herkömmlichen Verfahren wird auch beim erfindungsgemäßen der Umesterungskatalysator vor Beginn der Polykondensation durch Zusatz eines Komplexbildners inaktiviert, weil andernfalls die Polykondensation behindert wird, d.h. die erforderlichen hohen Molekulargewichte der Polyester nicht erreicht werden können und darüberhinaus der erhaltene Polyester eine erhöhte Empfindlichkeit gegen thermische Belastung hat. Vereinzelt sind auch die vor der Polykondensation zugesetzten Kobaltverbindungen komplexiert worden um die thermische Stabilität der hergestellten Polyester zu verbessern.

Für das erfindungsgemäße Verfahren ist es nun wesentlich, das auf keinen Fall die gesamte zugesetzte Menge der Kobaltverbindung inaktiviert werden darf, sondern daß 1 bis 10 % der zugesetzten Kobaltverbindung unkomplexiert bleiben.

5 Die Menge des Komplexbildners wird daher so bemessen daß der Umesterungskatalysator zu 100 % durch Komplexierung desaktiviert wird, aber nur 90 bis 99 % der Kobaltverbindung komplexiert werden.

10 Sofern das Komplexierungsvermögen eines Komplexbildners genau bekannt ist, kann man einfach 90 bis 99 % der zu der Kobaltmenge äquivalenten Menge des Komplexbildners einsetzen. In der Regel ist es jedoch zweckmäßiger, die erforderliche Menge des Komplexbildners durch Vorversuche zu ermitteln. Hierzu werden beispielsweise einige Probeansätze des Polykondensationsansatzes, die alle die gleich Zusammensetzung wie ein geplanter Hauptansatz haben, mit von etwa 80% bis 120% der theoretisch erforderlichen Menge des Komplexbildners versetzt und dann unter den gleichen Bedingungen polykondensiert.

20 Nach Abschluß der Polykondensationsreaktion wird von allen Ansätzen die erreichte Viskosität (d.h. das erreichte Molekulargewicht) ermittelt.

Die Ergebnisse einer solchen Vorversuchsreihe sind in der Figur dargestellt. Dort sind die erreichten Viskositäten gegen das Verhältnis von Komplexbildner zu Kobaltverbindung (z.B. das P/Co-Verhältnis) in einem Koordinatensystem aufgetragen.

25 Man erkennt, daß bei einem zu hohen P/Co-Verhältnis nur geringe Viskositäten, d.h. niedrige Molekulargewichte erreicht werden können. unterhalb einer bestimmten Grenze des P/Co-Verhältnisses steigen die erreichten Molekulargewichte an.

30 Der Kreuzungspunkt zwischen dem flach verlaufenden und dem ansteigenden Kurvenast kennzeichnet das äquivalente P/Co-Verhältnis.

35 Dem Hauptansatz werden dann bis zu 99 % der so ermittelten Menge des Komplexbildners zugesetzt.

Besonders vorteilhaft ist es, wenn nach Abschluß der Veresterung

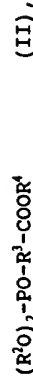
oder Umesterung dem Veresterungs- oder Umesterungsansatz 100 % der zu dem eingesetzten Umesterungskatalysator äquivalenten Menge und 90 bis 99 % der zu dem einzusetzenden Kobalt äquivalenten Menge von Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder von Phosphonsäuren einem Derivat derselben als Komplexierungsmittel zugefügt wird.

Die Maßnahme, die zugesetzten Kobaltverbindungen nur teilweise zu desaktivieren, führt überraschenderweise zu einer drastischen Verbesserung der Reproduzierbarkeit des Verfahrens, es ergibt sich eine sehr hohe Polykondensationsgeschwindigkeit auch bei sehr geringen Zusätzen des Titan-Polykondensationskatalysators, eine erhebliche Verminderung des thermischen Abbaus und der unkontrollierten Vernetzung des gebildeten Polyesters mit der Konsequenz, daß keine Vergilbung und keine Gelbildung eintritt. Bei der erfindungsgemäßen Reaktionsführung kommt man daher auch mit geringeren Schönungszusätzen aus und erreicht eine einwandfrei Verarbeitbarkeit. Die erhaltenen Polyester entsprechen höchsten Qualitätsanforderungen bezüglich Klarheit und Farbneutralität.

Als Komplexbildner eignen sich für das erfindungsgemäße Verfahren grundsätzlich alle als Komplexbildner und Inaktivatoren für Umesterungskatalysatoren bekannte Verbindungen. Als besonders gut geeignet haben sich phosphorhaltige Verbindungen erwiesen, wie z.B. Phosphorsäure, Polyphosphorsäure, phosphorige Säure und Phosphonsäuren und Derivate derselben. Spezielle Beispiele für Phosphorsäure-Derivate sind die "PHM-Ester", das sind Mischungen von oxalkylierten Alkyl-hydroxyalkyl-phosphorsäureestern der Formel I oder Phosphonsäureester der Formel II.



worin die Reste R' gleiche oder verschiedene Alkyl-, Hydroxyalkyl- oder alkoxylierte Hydroxyalkylreste sind.



worin R², R³ und R⁴ Alkylreste sind.

Als Polykondensationskatalysator werden beim erfindungsgemäßen Verfahren Titanverbindungen eingesetzt. Geeignet sind im Prinzip alle für diesen Zweck bereits beschriebenen Titanverbindungen, insbesondere Kaliumtitanilyoxalat oder Titanisopropylat.

Besonders bevorzugt ist es, die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von 1 bis 10 ppm Titan bis zu einer IV, gemessen in Dichloressigsäure bei 25°C, von 0,4 bis 0,9 dl/g, vorzugsweise von 0,5 bis 0,7 dl/g, und bis zu einer Carboxylgruppenkonzentration von 10 bis 50 mmol/kg, vorzugsweise von 10 bis 40 mmol/kg, in der Schmelze, und anschließend bis zu der gewünschten Endviskosität in der Festphase auszuführen.

Die Endviskosität der erfindungsgemäßen Polyester soll im Bereich von 0,7 bis 2,0 dl/g, vorzugsweise von 0,7 bis 1,5 dl/g, gemessen unter den oben angegebenen Bedingungen, liegen. Die Polykondensationsdauer und die Polykondensationstemperatur werden in bekannter Weise so reguliert, daß die gewünschte Endviskosität erreicht wird.

In der Regel wird die Polykondensation wie in der Technik der Polyesterherstellung üblich, je nach Art des Polyesters bei einer Temperatur von 260 bis 350 °C, vorzugsweise unter einem indifferenten Gas, beispielsweise unter Stickstoff, und/oder unter vermindertem Druck, der im Bereich von 0,2 bis 10 mbar, vorzugsweise von 0,4 bis 5 mbar, liegt, ausgeführt.

Zur Einstellung bestimmter Polyestereigenschaften, wie z.B. der Schmelzviskosität, kann es erwünscht sein, einen definierten Grad von Vernetzung herbeizuführen.

Zu diesem Zweck wird die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von 2-8 ppm Titan und in Gegenwart von bis zu 1000 ppm, vorzugsweise von 100 bis 500 ppm, vernetzende Baugruppen liefernden organischen Verbindungen (Vernetzern) ausgeführt.

Als Vernetzer dienen Verbindungen, die mindestens drei funktionelle, zur Esterbildung befähigte Gruppen aufweisen. Zur Esterbildung befähigte funktionelle Gruppen sind die OH-Gruppe,

die Carboxylgruppe, Alkoxy-carbonyl, insbesondere Niederalkoxy-carbonyl, die Carbonsäureanhydrid-Gruppe, und von diesen abgeleitete reaktive Gruppen. Beispiele für gängige Vernetzer sind Pentaerythrit, Trimethylolpropan, Trimellithsäure, Trimesinsäure, Pyromellithsäure u.dgl.

Zur weiteren Verbesserung des Farbtons des Polyesters und zur Einsparung eines Teils des Kobalts hat es sich als zweckmäßig erwiesen, die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von bis zu 50 ppm, vorzugsweise von 5 bis 25 ppm eines optischen Aufhellers auszuführen.

Selbstverständlich ist die chemische Zusammensetzung der Polyester für deren Eigenschaften von höchster Bedeutung.

Zur Herstellung von Polyestern, die für die oben genannten Einsatzzwecke geeignet sind werden unter den für das erfindungsgemäße Verfahren oben genannten Bedingungen

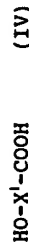
80 bis 100 Mol.-% aromatische Dicarbonsäuren der Formel III



oder deren niedere aliphatische Ester und

0 bis 20 Mol.-% aromatische Hydroxycarbonsäuren der Formel

IV



oder deren niedere aliphatische Ester

mit Diolen der Formel V



verestert oder umgeestert, wobei

X, bezogen auf die Gesamtmenge der Di- und Hydroxycarbonsäuren, zu mehr als 80 Mol.-% aromatische Reste mit 5 bis 16, vorzugsweise 6 bis 12 C-Atomen und maximal 20 Mol.-% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen, X', den p-Phenylrest,

Y, bezogen auf die Gesamtmenge der um- oder veresterten Dirole, zu mindestens 80 Mol.-% Alkyl- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder

Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und zu maximal 20 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiol mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(\text{C}_2\text{H}_4-\text{O})_n-\text{C}_2\text{H}_4-$, worin n eine ganze Zahl von 1 bis 40 bedeutet, wobei n = 1 oder 2 für Anteile bis zu 20 Mol.-% bevorzugt sind und Gruppen mit n = 10 bis 40 vorzugsweise nur in Anteilen von unter 5 Mol.-% vorhanden sind.

Besonders bevorzugt ist es, die Auswahl der Ausgangsmaterialien so zu treffen, daß

X, bezogen auf die Gesamtmenge der Di- und Hydroxycarbonsäuren, zu 90 bis 100 Mol% p-Phenylreste, zu 0 bis 7 Mol% m-Phenylreste und zu 0 bis 5 Mol% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen

X', den p-Phenylrest,

Y, bezogen auf die Gesamtmenge der um- oder veresterten Dirole, zu mindestens 90 Mol.-% Alkyl- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und

zu maximal 10 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiol mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(\text{C}_2\text{H}_4-\text{O})_n-\text{C}_2\text{H}_4-$, worin n für die Zahlen 1 oder 2 steht, bedeutet.

Besonders bevorzugt ist es, bei dem erfindungsgemäßen Verfahren keine Hydroxycarbonsäure der Formel IV einzusetzen und die Dicarbonsäurekomponente der Formel III so zu wählen, daß X, bezogen auf die Gesamtmenge der Di- und Hydroxycarbonsäuren, zu 93 bis 99 Mol%, vorzugsweise 95 bis 98 Mol% p-Phenylreste, zu 1 bis 7 Mol%, vorzugsweise 2 bis 5 Mol%, m-Phenylreste bedeutet.

Die aromatischen Reste, für die X und X' stehen, können unsubstituiert sein oder, sofern bestimmte Eigenschaften des

Polyesters modifiziert werden sollen, einen oder zwei Substituenten tragen.

Vorzugsweise sind die Reste überwiegend unsubstituiert, d.h. nicht mehr als 10 Mol% der aromatischen Reste tragen Substituenten. Der genaue Anteil substituierter Reste wird festgelegt entsprechend dem zu erzielenden Effekt.

Als Substituenten kommen vorzugsweise die Methylgruppe und die Sulfonsäuregruppe in Frage.

10 Neben den oben genannten Ausgangsmaterialien können bis zu 10 Mol%, vorzugsweise bis zu 7 Mol% anderer kokondensierbarer Verbindungen in den Polyester einkondensiert werden, wenn bestimmte spezielle Eigenschaften gewünscht werden.

15 Beispielsweise können nach dem erfindungsgemäßen Verfahren schwer entflammare Polyester hergestellt werden, wenn man in den Polyester, bezogen auf die Gesamtheit der einkondensierten Dicarbonsäure und ggf. Hydroxycarbonsäuren, 1 bis 10 Mol% der aus den DE-C-23 46 787 und 24 54 189 bekannten Verbindungen einkondensiert, die Polyesterbaugruppen der Formel VI



25 liefern, worin

R ein gesättigter offenkettiger oder cyclischer Alkyl-, Aryl- oder Aralkylenrest, vorzugsweise Alkan-diyl mit 2 bis 6 C-Atomen, Cycloalkan-diyl mit 6 C-Atomen, Methylphenyl oder Phenylen, insbesondere Ethylen, und

30 R' ein Alkylrest mit bis zu 6 C-Atomen oder ein Aryl- oder Aralkylrest, vorzugsweise Alkyl mit 1 bis 6 C-Atomen, oder Aryl oder Aralkyl mit 6 bis 7 C-Atomen, insbesondere Methyl, Ethyl, Phenyl oder Benzyl bedeuten.

35 Den Veresterungs-Umesterungs oder Polykondensationsansätzen können bis zu 10 Gew% von Modifizierungszusätzen, Füllmitteln, Pigmenten, Farbstoffen, Antioxydantien, Hydrolyse-, Licht- und

Temperatur-Stabilisatoren und/oder Verarbeitungshilfsmitteln zugefügt werden, soweit diese Zusätze den Titankatalysator nicht inhibieren.

5 Bevorzugt ist beim erfindungsgemäßen Verfahren insbesondere der Zusatz von bis zu 10 Gew%, vorzugsweise bis zu 5 Gew.-% Polyesterstabilisatoren, die den Polyesteranteil der Mischung gegen Hydrolyse und thermischen Abbau schützen.

10 Besonders vorteilhaft als Stabilisatoren sind solche Verbindungen, die mit endständigen Carboxylgruppen des Polyesters zu nichtsauren Endgruppen reagieren können, wie beispielsweise Glycidylether, Ketenimine, Aziridine, Isocyanate. Besonders vorteilhaft als Stabilisatoren sind Carbodiimide und Polycarbodiimide, insbesondere wenn sie in Kombination miteinander eingesetzt werden.

15 Ein Gegenstand der vorliegenden Erfindung sind auch die nach dem oben beschriebenen Verfahren herstellbaren Polyester auf Basis aromatischer Dicarbonsäuren und aliphatischer Diole, die sich dadurch auszeichnen, daß im unmattierten Zustand ihre Farbzahlkomponenten

- a* im Bereich von -3 bis +3, vorzugsweise von -2 bis +2,
 - b* im Bereich von -6 bis +6, vorzugsweise von -3,5 bis +3,5
- und

L* im Bereich von 55 bis 75, vorzugsweise von 60 bis 70 liegen.

25 Weiterhin ist der erfindungsgemäße Polyester dadurch gekennzeichnet, daß er

frei ist von Antimon,

30 1 bis 10 ppm Titan (gerechnet als Metall),
20 bis 120 ppm eines Umesterungskatalysatormetalls in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben,

35 und 0 bis 80 ppm Kobalt (gerechnet als Metall), das teilweise in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren

oder einem Derivat derselben vorliegt, und ggf. bis zu 50 ppm eines optischen Aufhellers enthält.

Vorzugsweise ist der erfindungsgemäße Polyester frei von Antimon, und enthält

2 bis 8 ppm Titan (gerechnet als Metall),
50 bis 90 ppm Mangan (gerechnet als Metall) in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben,
und 20 bis 40 ppm Kobalt, das teilweise in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben vorliegt, und ggf. bis zu 25 ppm eines optischen Aufhellers.

Weiterhin ist es bevorzugt, daß 90 bis 99 % des Kobalts in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben vorliegt und/oder daß er 5 bis 25 ppm eines optischen Aufhellers enthält.

Die katalytisch unwirksamen Komplexe des Umesterungskatalysators, vorzugsweise des Mangans, und des Kobalts können im Prinzip alle für die Inaktivierung dieser Metalle bekannten Komplexbildner enthalten. Bevorzugt sind die katalytisch unwirksamen Komplexe des Umesterungskatalysators, insbesondere des Mangans, und Kobalts mit Phosphorsäure, Polyphosphorsäure oder insbesondere phosphoriger Säure oder einem Derivat, insbesondere einem Ester dieser Säuren.

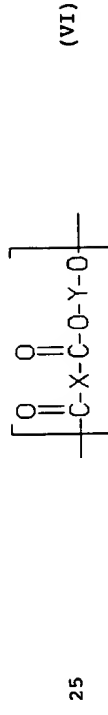
Von besonderer Bedeutung für die Gesamtheit der technischen Merkmale ist natürlich auch die Struktur der Polyesterkette. Rein qualitativ ist zu sagen, daß sie aus den in bekannten faserbildenden Polymeren üblichen Baugruppen aufgebaut sind.

Überwiegend, d.h. zu mindestens 80 Mol.-%, bestehen sie aus Bausteinen, die sich von aromatischen Dicarbonsäuren und von aliphatischen Diolen ableiten. Gängige aromatische

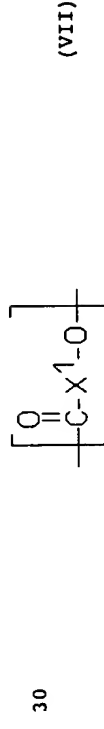
Dicarbonsäurebausteine sind die zweiwertigen Reste von Benzoldicarbonsäuren, insbesondere der Terephthalsäure und der Isophthalsäure; gängige Diole haben 2-4 C-Atome, wobei das Ethylenglycol besonders geeignet ist. Vorzugsweise enthalten modifizierte Polyester mindestens 80 Mol-% Ethylenterephthalat-Einheiten. Die restlichen 20 Mol-% bauen sich dann aus Dicarbonsäureeinheiten und Glycoleinheiten auf, die als sogenannte Modifizierungsmittel wirken und die es dem Fachmann gestatten, die physikalischen und chemischen Eigenschaften der aus den Polymeren hergestellten Erzeugnisse, wie z.B. Filamente und Verpackungsmaterialien (z.B. Getränkeflaschen), gezielt zu beeinflussen. Beispiele für solche Dicarbonsäureeinheiten sind Reste der Isophthalsäure oder von aliphatischen Dicarbonsäuren wie z.B. Glutarsäure, Adipinsäure, Sebazinsäure; Beispiele für modifizierend wirkende Diolreste sind solche von längerkettigen Diolen, z.B. von Propandiol oder Butandiol, von Di- oder Triethylenglycol oder, sofern in geringer Menge vorhanden, von Polyglycol mit einem Molekulargewicht von ca. 500 - 2000.

Im einzelnen sind erfindungsgemäße Polyester bevorzugt, deren Polymerketten aus

80 bis 100 Mol.-% Baugruppen der Formel VI



und 20 bis 0 Mol.-% Baugruppen der Formel VII



aufgebaut sind, worin

X zu mehr als 80 Mol.-% aromatische Reste mit 5 bis 16, vorzugsweise 6 bis 12 C-Atomen und maximal 20 Mol.-% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen,

vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen, X' den p-Phenylenrest Y zu mindestens 80 Mol.-% Alkyl- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und zu maximal 20 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiyl mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(C_2H_4-O)_n-C_2H_4-$, worin n eine ganze Zahl von 1 bis 40 bedeutet, wobei n = 1 oder 2 für Anteile bis zu 20 Mol.-% bevorzugt sind und Gruppen mit n = 10 bis 40 vorzugsweise nur in Anteilen von unter 5 Mol.-% vorhanden sind.

15 Besonders bevorzugt sind erfindungsgemäße Polyester, die aus Baugruppen der Formel IV bestehen worin

X zu 90 bis 100 Mol% p-Phenylenresten, zu 0 bis 7 Mol% m-Phenylenreste und zu 0 bis 5 Mol% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen

20 Y zu mindestens 90 Mol.-% Alkyl- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und

25 zu maximal 10 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiyl mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(C_2H_4-O)_n-C_2H_4-$, worin n für die Zahlen 1 oder 2 steht, bedeutet.

Insbesondere sind solche erfindungsgemäßen Polyester bevorzugt, die aus Baugruppen der Formel IV bestehen worin

30 X zu 93 bis 99 Mol% p-Phenylenreste, und zu 1 bis 7 Mol% m-Phenylenreste bedeutet.

Häufig ist es zweckmäßig, einen definierten Vernetzungsgrad des Polyesters einzustellen. In diesen Fällen ist es bevorzugt, daß der Polyester bis zu 1000 ppm der oben angegebenen vernetzenden Baugruppen enthält.

Zweckmäßigerweise haben die erfindungsgemäßen durch Schmelze-Polykondensation hergestellten Polyester eine intrinsische Viskosität (IV) von 0,600 bis 0,900 gemessen in Dichloressigsäure bei 25°C.

Vorzugsweise enthalten Polyester, die Baugruppen der Formel VII aufweisen, 70 bis 100 Mol.-%, insbesondere 85 bis 100 Mol.-%, Baugruppen der Formel VI und 0 bis 30 Mol.-%, insbesondere 0 bis 15 Mol.-%, Baugruppen der Formel VII.

Die aromatischen Reste, für die X steht, können im Rahmen der gegebenen Definition alle gleich sein, oder sie können verschieden sein.

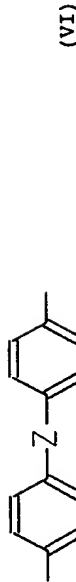
Insbesondere können die oben genannten, von X repräsentierten Baugruppen, die zu mindestens 80 Mol.-% die Polyesterkette bilden, einzeln oder gemischt in der Polyesterkette vorliegen. Bevorzugt ist es, wenn die mindestens 80 Mol.-% der Polyesterkette von nur einem oder zwei Individuen aus der Gruppe der für diese Hauptkomponenten angegebenen Reste gebildet werden. Eine eventuell gewünschte weitere Modifizierung der Polyesterkette erfolgt dann vorzugsweise durch andere Baugruppen im Rahmen der Definition, die für die zu maximal 20 Mol.-% vorhandenen, von X repräsentierten Baugruppen gegeben worden ist.

25 So können die mindestens 80 Gew.-% aromatischen Reste beispielsweise alle 1,4-Phenylenreste sein oder sie können sich beispielsweise im Molverhältnis von 95:5 bis 99:1 aus 1,4- und 1,3-Phenylenresten oder im Molverhältnis von 4:6 bis 6:4 aus 2,6-Naphthylenresten und Biphenyl-4,4'-diyl-Resten zusammensetzen. Bevorzugt sind Polyester, in denen X mindestens 95 Mol.-% aromatische und maximal 5 Mol.-% aliphatische Reste bedeuten, insbesondere aber solche, in denen X ausschließlich für aromatische Reste steht.

35 Auch die Reste, für die Y steht, können im Rahmen der gegebenen Definition alle gleich sein, oder sie können verschieden sein. Insbesondere können die oben genannten, von Y repräsentierten

Baugruppen, die zu mindestens 80 Mol.-% die Polyesterkette bilden, einzeln oder gemischt in der Polyesterkette vorliegen. Bevorzugt ist es, wenn die mindestens 80 Mol.-% der Polyesterkette von nur einem oder zwei Individuen aus der Gruppe der für diese Hauptkomponenten angegebenen Reste gebildet werden. Eine eventuell gewünschte weitere Modifizierung der Polyesterkette erfolgt dann vorzugsweise durch andere Baugruppen im Rahmen der Definition, die für die zu maximal 20 Mol.-% vorhandenen, von Y repräsentierten Baugruppen gegeben worden ist. So können die mindestens 80 Gew.-% aliphatischen Reste beispielsweise alle Ethylenreste sein oder sie können sich beispielsweise im Molverhältnis von 10:1 bis 1:10 aus Ethylen und 1,4-Dimethylen-cyclohexan-Resten zusammensetzen. Besonders bevorzugt sind Polyester, in denen Y mindestens 95 Mol.-% Ethylen-Reste sind.

Bevorzugte aromatische Reste, für die X sind 1,4- und 1,3-Phenylen. Geeignete Reste sind aber auch 1,4-, 1,5-, 1,8-, 2,6- und 2,7-Naphthylen, 4,4'-Biphenylen, Furylen und Reste der Formel



worin Z Polymethylen oder Alkylen mit 1 bis 4 Kohlenstoffatomen, -SO₂-, -COO-, -O- oder -S- bedeutet.

Die aromatischen Reste, für die X steht, können ihrerseits noch einen oder zwei Substituenten tragen. In diesem Fall ist es jedoch bevorzugt, daß nur ein Anteil von bis zu 15 %, insbesondere von bis zu 7 % der vorhandenen aromatischen Reste substituiert ist. Vorzugsweise tragen die substituierten aromatischen Reste jeweils nur einen Substituenten. Besonders geeignete Substituenten sind Alkyl mit 1 bis 4 C-Atomen, Alkoxy mit 1 bis 4 C-Atomen, Chlor und die Sulfogruppe.

Reste, die sich von aliphatischen Dicarbonsäuren ableiten, und

aromatische Reste, die gewinkelte Ketten liefern, beispielsweise Isophthalsäurereste, oder die sperrigere aromatische Kerne, wie den Naphthalinkern aufweisen, sowie die längerkettigen, für Y stehenden Baugruppen werden insbesondere dann in die Polyesterkette eingebaut, wenn eine Modifizierung der Eigenschaften des Polyesters erwünscht ist. Bevorzugt sind Polyester, die weniger als 7 % dieser modifizierend wirkenden Komponenten enthalten.

Zur Erzielung spezieller Gebrauchseigenschaften dient z.B. der Einbau von Sulfogruppen enthaltenden Bausteinen (z.B. Sulfo-isophthalsäure) in den Polyester, der dadurch eine Affinität zu basischen Farbstoffen erhält oder der Einbau von Baugruppen der oben angegebenen Formel VI, der zu schwer entflammbaren Polyestern führt.

Beispiel Ia

Ein Umesterungsreaktor wird mit 9,75 kg Dimethylterephthalat, 0,25 kg Dimethylisophthalat, 6 kg Ethylenglycol und 3 g Manganacetat · 4 H₂O (68 ppm Mangan, bezogen auf Polyester) beschickt und die Mischung unter Rühren und unter Stickstoff als Schutzgas auf 140°C erwärmt. Die Reaktionstemperatur wird im Verlauf von 4 Stdn. auf 230°C gesteigert und das abgespaltene Methanol und der Ethylenglycol-Überschuß abdestilliert.

Anschließend wird das geschmolzene Reaktionsprodukt in ein Polykondensationsgefäß überführt, mit 1,65 g (165 ppm) H₃PO₄ als Komplexbildner, und 1,27 g (127 ppm) Kobaltacetat (entspr. 30 ppm Co) versetzt und 10 bis 15 Minuten bei 230 °C gerührt.

Danach werden 0,27 g (27 ppm) Kaliumtitanylloxalat (entspr. 3,6 ppm Ti) zugesetzt und der Ansatz unter Stickstoff bei 240°C gerührt, wobei unter leichtem Vakuum Ethylenglycol abdestilliert wird.

Dann wird der Innendruck im Verlauf von einer Stunde auf 1,13 mbar gesenkt und dabei die Temperatur der Schmelze von 240 auf 270°C erhöht. Im Verlauf einer weiteren halben Stunde wird dann die Temperatur auf 280 °C gesteigert und dabei solange

weitergerührt, bis eine Probe der Schmelze eine spezifische Lösungsviskosität, gemessen in einer Lösung von 1 g der Schmelze in 100 ml Dichloressigsäure bei 25 °C, von 0,83 aufweist.

Alternativ und bequemer kann die Polykondensation auch bis zu einer bestimmten Schmelzviskosität fortgeführt werden, wenn in Vorversuchen die Schmelzviskosität bei 280 °C ermittelt wurde, die der Lösungsviskosität von 0,83 entspricht.

Die Schmelze wird abgekühlt und in üblicher Weise zu Pellets mit einem Durchmesser von 2 bis 3 mm verarbeitet.

Der so erhaltene Polyester hat folgende Kennzahlen:

Gehalt an Carboxylgruppen [mmol/kg]: 12

Gehalt an Diethylenglycol [%]: 0,5

Farbzahlen: L* = 63,44; a* = -0,62; b* = 3,09

Der so hergestellte Polyester kann durch Feststoffkondensation noch weiter kondensiert werden.

Zu diesem Zweck werden die oben hergestellten Pellets in üblicher Weise unter langsamer Durchmischung im Vakuum oder unter Stickstoff 17 Stunden auf 220 °C erhitzt. Man erhält so einen Polyester mit einer, wie oben gemessenen, spezifischen Viskosität von 1,014.

Beispiele 1b bis 1l

Das obige Beispiel wurde mehrfach in der in Beispiel 1a beschriebenen diskontinuierlichen Weise (Beispiele 1j bis 1l) oder analog in kontinuierlichem Betrieb (Beispiele 1b bis 1i) wiederholt, wobei die Menge des Kobaltzusatzes, die Art und Menge des Komplexbildners, sowie Art und Menge des Titan-Katalysators abgeändert wurde und in einigen Fällen zusätzlich ein kommerzieller optischer Aufheller (® HOSTALUX KS der Hoechst AG) oder ein Vernetzer (Pentaerythrit) zugesetzt wurde. Bei der Polykondensation in der Schmelze wurde unter verschiedenen Drucken und mit variierten Reaktionszeiten gearbeitet und bei der Feststoffkondensation wurden Kondensationsdauer und -Temperatur variiert.

Die Zusammensetzung der Ansätze und die Reaktionsbedingungen, soweit sie variiert wurden, die Farbzahlen, sowie die erreichte spezifische Viskosität und der Gehalt der Polyester an Carbonsäuregruppen und Diglycol sind in den folgenden Tabellen 1 und 2 angegeben worden.

Die in den Tabellen benutzten Abkürzungen haben folgende Bedeutungen:

KTi = Kalium-Titanyloxalat; Tiip = Isopropyltitanat

Co(AcO)₄ · 4 H₂O = Kobalacetat-tetrahydrat

PO₃ = phosphorige Säure; PO₄ = Phosphorsäure;

PPA = Polyphosphorsäure; PHM = PHM-Ester

HLX = ® HOSTALUX KS; Penta = Pentaerythrit

SV = spezifische Viskosität;

[COOH] Carboxyl-Endgruppen-Konzentration; DEG = Konzentration von Diethylenglycol

Alle ppm-Angaben beziehen sich auf die Menge des bei dem Ansatz theoretisch zu erhaltenden Polyesters. Sofern der Zusatz eine Metallverbindung ist (z.B. Katalysator), bedeutet die Nennung des Verbindungskürzels, daß die ppm-Angabe die Menge der Verbindung bezeichnet, sofern das Metallsymbol angegeben ist, bedeutet die ppm-Angabe die Menge des in dem Zusatz enthaltenen Metalls.

Beispiel	Nr.	Schmelze-Kondens.		SV	[COOH] [mmol/kg]	DEG [%]	Farbzahlen			Feststoff-Kondensation	SV	
		Druck [mbar]	Dauer [Min]				L*	a*	b*			Dauer [h]
1b		1,1	-	0,851	11	0,47	65,76	-1,19	5,89	14	220	1,048
1e		0,9	-	0,835	15	0,48	66,57	-0,62	4,07	11	220	1,057
1d		0,8	-	0,835	13	0,48	64,95	0,12	0,98	18,5	220	1,019
1e		1,1	-	0,826	10	0,53	67,30	0,12	0,77	14	220	1,032
1f		1,6	-	0,848	12	0,55	66,19	-0,94	4,92	10,5	220	1,063
1g		1,0	-	0,840	12	0,50	64,37	0,27	-0,11	1d	220	1,000
1h		1,3	-	0,846	17	0,53	66,28	-0,03	2,34	14	220	1,055
1i		1,6	-	0,829	13	0,55	64,07	-2,31	7,27	9,25	220	1,038
1j		0,8	141	0,832	15	0,74	62,75	0,86	2,65	12	225	1,048
1k		0,8	189	0,853	9	0,72	66,35	-0,30	-0,19	12	220	1,134
1l		0,8	184	0,834	11	0,63	64,64	-2,51	4,16	12	225	1,053

Tabelle 2

22

((0))

Nr.	Polykond.-Katalysator		Kobaltverbindung		Komplexbildner		Weitere Zusätze		
	Art	Menge [ppm]	Art	Menge [ppm]	Menge [%]	Art	Menge [ppm]	Art	Menge [ppm]
1f	KTI	27	Co(Ac) ₂	84	0	PO3	150	-	-
1e	KTI	27	Co(Ac) ₂	84	0	PO3	189	HLUX	10
1d	KTI	27	Co(Ac) ₂	127	0	PO3	165	HLUX	10
1e	KTI	27	Co(Ac) ₂	127	0	PO3	165	Penta	200
1f	KTI	54	Co(Ac) ₂	127	0	PO3	165	-	-
1g	KTI	54	Co(Ac) ₂	169	0	PO3	189	-	-
1h	KTI	27	Co(Ac) ₂	127	100	PO3	121	-	-
1i	Sb ₂ O ₃	395	-	-	-	PO3	121	-	-
1j	KTI	45	Co(Ac) ₂	135	10	PO3	140	Penta	200
1k	KTI	27	Co(Ac) ₂	127	100	PO3	121	-	-
1l	Sb ₂ O ₃	390	-	-	-	PO3	-	-	-

Tabelle 1

21

Beispiel 2

Das folgende Ausführungsbeispiel veranschaulicht die Herstellung eines Polyesters durch Direktveresterung:

5 Ein Veresterungsreaktor wird mit 8,29 kg Terephthalsäure, 0,124 kg Isophthalsäure und 4,0 kg Ethylenglycol beschickt und die Mischung unter Rühren und unter Stickstoff als Schutzgas unter einem Druck von 3,2 bar so erwärmt, daß das abgespaltene Wasser abdestilliert.

10 Wenn die Wasserabspaltung beendet ist wird das geschmolzene Reaktionsprodukt in ein Polykondensationsgefäß überführt, mit 0,35 g (32 ppm) H_3PO_4 als Komplexbildner, und 1,47 g (135 ppm) Kobaltacetat-tetrahydrat (entspr. 32 ppm Co) versetzt.

15 Danach werden 0,49 g (45 ppm) Kaliumtitanoxalat (entspr. 6,1 ppm Ti) zugesetzt und der Ansatz unter Stickstoff bei 240°C gerührt, wobei unter leichtem Vakuum Ethylenglycol abdestilliert wird.

20 Dann wird der Innendruck im Verlauf von einer Stunde auf 1,13 mbar gesenkt und dabei die Temperatur der Schmelze von 240 auf 270°C erhöht. Im Verlauf einer weiteren halben Stunde wird dann die Temperatur auf 280 °C gesteigert und dabei solange weitergerührt, bis eine Probe der Schmelze eine spezifische Lösungsviskosität, gemessen in einer Lösung von 1 g der Schmelze in 100 ml Dichloressigsäure bei 25 °C, von 0,83 aufweist.

25 Die Schmelze wird abgekühlt und in üblicher Weise zu Pellets mit einem Durchmesser von 2 bis 3 mm verarbeitet.

Der so erhaltene Polyester hat folgende Kennzahlen:

Gehalt an Carboxylgruppen [mmol/kg]: 13

Gehalt an Diethylenglycol [%]: 1,19

30 Farbzahlen: $L^* = 63,6$; $a^* = 1,90$; $b^* = -1,5$

Der so hergestellte Polyester kann durch Feststoffkondensation noch weiter kondensiert werden.

35 Hierzu werden die oben hergestellten Pellets unter langsamer Durchmischung unter Stickstoff oder im Vakuum 9,5 Stunden auf 220 °C erhitzt. Man erhält so einen Polyester mit einer, wie oben gemessenen, spezifischen Viskosität von 1,087

In analoger Weise, mit den aus den Tabellen 3 und 4 ersichtlichen Bedingungen, können weitere Polyester hergestellt werden. Die Produkte haben die aus Tabelle 4 ersichtlichen Merkmale.

Patentansprüche.

1. Verfahren zur Herstellung thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester durch Veresterung aromatischer Dicarbonsäuren oder Umesterung niederer aliphatischer Ester aromatischer Dicarbonsäuren mit aliphatischen Diolen und anschließende Polykondensation dadurch gekennzeichnet, daß eine eventuelle Umesterung in Gegenwart von 20 bis 120 ppm, bezogen auf das Katalysatormetall, eines Umesterungskatalysators ausgeführt wird, nach Abschluß der Veresterung oder Umesterung dem Veresterungs- oder Umesterungsansatz 100 % der zu dem eingesetzten Umesterungskatalysator äquivalenten Menge und bis zu 99 % der zu dem einzusetzenden Kobalt äquivalenten Menge von Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder von Phosphonsäuren einem Derivat derselben als Komplexierungsmittel zugefügt wird, dann dem Ansatz bis zu 80 ppm Kobalt, in Form einer Kobaltverbindung zugefügt werden, und die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von 1 bis 10 ppm Titan, das in Form einer Titanverbindung zugesetzt wird, und ggf. in Gegenwart von bis zu 1000 ppm vernetzende Baugruppen liefernden organischen Verbindungen (Pentaerythrit) und ggf. bis zu 50 ppm eines optischen Aufhellers ausgeführt wird.
2. Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß nach Abschluß der Veresterung oder Umesterung dem Veresterungs- oder Umesterungsansatz 100 % der zu dem eingesetzten Umesterungskatalysator äquivalenten Menge und 90 bis 99 % der zu dem einzusetzenden Kobalt äquivalenten Menge von Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder von Phosphonsäuren einem Derivat derselben als Komplexierungsmittel zugefügt wird.
3. Verfahren gemäß mindestens einem der Ansprüche 1 und 2,

Beispiel	Nr.	Schmelze-Kond. Druck [mbar]	SV	-COOH [mmol/kg]	DEG [%]	Farbzahlen		
						L*	a*	b*
2b	20	0.812			1.51	62.8	-1.8	5.2
2c	21	0.814			1.49	63.6	0.5	4.7
2d	12	0.823			1.36	64.6	1.7	0.9

Tabelle 4

Beispiel	Nr.	Polykond. Katalys.		Kobaltverbindung		Komplexbildner		Zusätze	
		Art	Menge [ppm]	Art	Menge [ppm]	Art	Menge [ppm]	Art	Menge [ppm]
2b		Sb ₂ O ₃	298	-	-	H ₃ PO ₃	32	Penta	200
2c		KTI	45	Co(Ac) ₂	84	-	-	Penta	200
2d		KTI	45	Co(Ac) ₂	135	H ₃ PO ₃	32	Penta	200

Tabelle 3

dadurch gekennzeichnet, daß die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von 1 bis 10 ppm Titan

bis zu einer IV, gemessen in Dichloressigsäure bei 25°C, von 0,4 bis 0,9 dl/g und bis zu einer Carboxylgruppenkonzentration von 10 bis 50 mmol/kg in der Schmelze, und anschließend bis zu der gewünschten Endviskosität in der Festphase ausgeführt wird.

4. Verfahren gemäß mindestens einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß dem Ansatz 20 bis 40 ppm Kobalt, in Form einer Kobaltverbindung zugefügt werden.

5. Verfahren gemäß mindestens einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von 2-8 ppm Titan und ggf. in Gegenwart von bis zu 1000 ppm vernetzende Baugruppen liefernden organischen Verbindungen ausgeführt wird.

6. Verfahren gemäß mindestens einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die Polykondensation in Gegenwart von 100 bis 500 ppm vernetzende Baugruppen liefernden organischen Verbindungen ausgeführt wird.

7. Verfahren gemäß mindestens einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von bis zu 25 ppm eines optischen Aufhellers ausgeführt wird.

8. Verfahren gemäß mindestens einem der Ansprüche 1 bis 7, durch Veresterung aromatischer Dicarbonsäuren oder Hydroxycarbonsäuren oder Umesterung niederer aliphatischer Ester aromatischer Dicarbonsäuren oder Hydroxycarbonsäuren

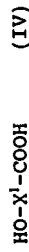
mit aliphatischen Diolen und anschließende Polykondensation dadurch gekennzeichnet, daß

80 bis 100 Mol.-% aromatische Dicarbonsäuren der Formel III



oder deren niedrigere aliphatische Ester und

0 bis 20 Mol.-% aromatische Hydroxycarbonsäuren der Formel IV



oder deren niedrigere aliphatische Ester

mit Diolen der Formel (V)



verestert oder umestert, wobei

X, bezogen auf die Gesamtmenge der Di- und Hydroxycarbonsäuren, zu mehr als 80 Mol.-% aromatische Reste mit 5 bis 16, vorzugsweise 6 bis 12 C-Atomen und maximal 20 Mol.-% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen,

X', den p-Phenylrest,

Y, bezogen auf die Gesamtmenge der um- oder veresterten Diole, zu mindestens 80 Mol.-% Alkyl- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und

zu maximal 20 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiyl mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(\text{C}_2\text{H}_4-\text{O})_n-\text{C}_2\text{H}_4-$, worin n eine ganze Zahl von 1 bis 40 bedeutet, wobei n = 1 oder 2 für Anteile bis zu 20 Mol.-% bevorzugt sind und Gruppen mit n = 10 bis 40 vorzugsweise nur in Anteilen von unter 5 Mol.-% vorhanden sind.

9. Verfahren gemäß mindestens einem der Ansprüche 1 bis 8,

dadurch gekennzeichnet, daß

X, bezogen auf die Gesamtmenge der Di- und Hydroxycarbonsäuren, zu 90 bis 100 Mol% p-Phenylreste, zu

12. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 und 11, dadurch gekennzeichnet, daß er frei ist von Antimon, 2 bis 8 ppm Titan, 50 bis 90 ppm Mangan (gerechnet als Metall) in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben, und 20 bis 40 ppm Kobalt, das teilweise in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben vorliegt, und ggf. bis zu 25 ppm eines optischen Aufhellers, enthält.

13. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 12, dadurch gekennzeichnet, daß im unmattierten Zustand seine Farbzahlkomponenten
a* im Bereich von -2 bis +2,
b* im Bereich von -3,5 bis +3,5 und
L* im Bereich von 60 bis 70 liegen.

14. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 13, dadurch gekennzeichnet, daß 90 bis 99 % des Kobalts in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben vorliegt.

15. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 14, dadurch gekennzeichnet, daß er 5 bis 25 ppm eines optischen Aufhellers enthält.

16. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester

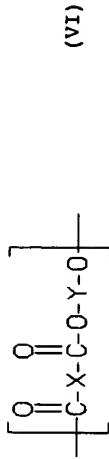
0 bis 7 Mol% m-Phenylreste und zu 0 bis 5 Mol% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen
x' , den p-Phenylrest,
y , bezogen auf die Gesamtmenge der um- oder veresterten Diole, zu mindestens 90 Mol.-% Alkylen- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und zu maximal 10 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiol mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(C_2H_4-O)_n-C_2H_4-$, worin n für die Zahlen 1 oder 2 steht, bedeutet.

10. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester auf Basis aromatischer Dicarbonsäuren und aliphatischer Diole, herstellbar nach dem Verfahren des Anspruchs 1, dadurch gekennzeichnet, daß im unmattierten Zustand seine Farbzahlkomponenten
a* im Bereich von -3 bis +3,
b* im Bereich von -6 bis +6 und
L* im Bereich von 55 bis 75 liegen.

11. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester auf Basis aromatischer Dicarbonsäuren und aliphatischer Diole gemäß Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß er frei ist von Antimon, 1 bis 10 ppm Titan,

20 bis 120 ppm eines Umesterungskatalysatormetalls in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben, und 0 bis 80 ppm Kobalt, das teilweise in Form katalytisch unwirksamer Komplexe mit Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder Phosphonsäuren oder einem Derivat derselben vorliegt, und ggf. bis zu 50 ppm eines optischen Aufhellers enthält.

gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 15, dadurch gekennzeichnet, daß seine Polymerketten aus 80 bis 100 Mol.-% Baugruppen der Formel VI



und 20 bis 0 Mol.-% Baugruppen der Formel VII



aufgebaut sind, worin

X zu mehr als 80 Mol.-% aromatische Reste mit 5 bis 16, vorzugsweise 6 bis 12 C-Atomen und maximal 20 Mol.-% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen,

X' den p-Phenylrest

Y zu mindestens 80 Mol.-% Alkyl- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und

zu maximal 20 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiyl mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(\text{C}_2\text{H}_4-\text{O})_n-\text{C}_2\text{H}_4-$, worin n eine ganze Zahl von 1 bis 40 bedeutet, wobei n = 1 oder 2 für Anteile bis zu 20 Mol.-% bevorzugt sind und Gruppen mit n = 10 bis 40 vorzugsweise nur in Anteilen von unter 5 Mol.-% vorhanden sind.

17. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 16, dadurch gekennzeichnet, daß er aus Baugruppen der Formel IV besteht worin

X zu 90 bis 100 Mol% p-Phenylresten, zu 0 bis 7 Mol% m-

Phenylreste und zu 0 bis 5 Mol% aliphatische Reste mit 4 bis 10 Kohlenstoffatomen, vorzugsweise 6 bis 8 Kohlenstoffatomen

Y zu mindestens 90 Mol.-% Alkyl- oder Polymethylengruppen mit 2 bis 4 Kohlenstoffatomen oder Cycloalkan- oder Dimethylen-cycloalkangruppen mit 6 bis 10 C-Atomen und

zu maximal 10 Mol.-% geradkettiges oder verzweigtes Alkandiyl mit 4 bis 16, vorzugsweise 4 bis 8, C-Atomen oder Reste der Formel $-(\text{C}_2\text{H}_4-\text{O})_n-\text{C}_2\text{H}_4-$, worin n für die Zahlen 1 oder 2 steht, bedeutet.

18. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 17, dadurch gekennzeichnet, daß er aus Baugruppen der Formel IV besteht worin

X zu 93 bis 99 Mol% p-Phenylreste, und zu 1 bis 7 Mol% m-Phenylreste bedeutet.

20. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 18, dadurch gekennzeichnet, daß die katalytisch unwirksamen Komplexe des Mangans und des Kobalts Komplexe mit phosphoriger Säure oder eines Esters derselben sind.

25. Thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester gemäß mindestens einem der Ansprüche 10 bis 19, dadurch gekennzeichnet, daß er ggf. bis zu 1000 ppm vernetzende Baugruppen enthält.

30

HOE 94/F

Zusammenfassung

Verfahren zur Herstellung thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester und die danach herstellbaren Produkte.

Beschrieben wird ein Verfahren zur Herstellung thermostabiler, farbneutraler, antimonfreier Polyester durch Veresterung aromatischer Dicarbonsäuren oder Umesterung niederer aliphatischer Ester aromatischer Dicarbonsäuren mit aliphatischen Diolen und anschließende Polykondensation, bei welchem eine eventuelle Umesterung in Gegenwart von 20 bis 120 ppm, bezogen auf das Katalysatormetall, eines Umesterungskatalysators ausgeführt wird, nach Abschluß der Veresterung oder Umesterung dem Veresterungs- oder Umesterungsansatz 100 % der zu dem eingesetzten Umesterungskatalysator äquivalenten Menge und bis zu 99 % der zu dem einzusetzenden Kobalt äquivalenten Menge von Phosphorsäure, phosphoriger Säure und/oder von Phosphonsäuren einem Derivat derselben als Komplexierungsmittel zugefügt wird, dann dem Ansatz bis zu 80 ppm Kobalt, in Form einer Kobaltverbindung zugefügt werden, und die Polykondensation ohne Antimonzusatz in Gegenwart von 1 bis 10 ppm Titan, das in Form einer Titanverbindung zugesetzt wird, und ggf. in Gegenwart von bis zu 1000 ppm vernetzende Baugruppen liefernden organischen Verbindungen (Pentaerythrit) und ggf. bis zu 50 ppm eines optischen Aufhellers ausgeführt wird.

Beschrieben wird ferner der nach diesem Verfahren erhältliche Polyester.

